This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

		·			. •
			,		.s.
				,	
c .					
	·				
					,
			,		
			•		

Apparatus for regenerative gas purification

Patent number:

DE4314225

Publication date:

1994-11-03

Inventor:

STOEPLER RAINER DIPL ING (DE); PREIS HELMUT DIPL ING (DE); KNORR WOLFRAM DIPL ING (DE); FUNKÉ HELMUT DIPL ING (DE); KREIS ANDREAS DIPL ING (DE); SCHAUER LUTZ DIPL ING (DE)

Applicant:

DORNIER GMBH (DE)

Classification:

- international:

B01D53/06; B01J20/28; B01J20/20; C01B31/08;

B01J20/34

- european:

B01D53/06, C01B31/08R

Application number: DE19934314225 19930430 Priority number(s): DE19934314225 19930430

Abstract of DE4314225

The invention relates to an apparatus for regenerative gas purification having at least two adsorber beds (2) on which the pollutants of the gas stream to be purified (adsorber stream) are taken up and from which the pollutants are regenerated by a desorption stream. The apparatus comprises

- an adsorber drum (1) which contains the adsorber beds (2);
- a frame component (5) on which the adsorber drum (1) is mounted so as to be able to rotate and to which are connected at least one adsorber stream line and at least one desorption stream line; at a plurality of angles of rotation of the adsorber drum (1) relative to the frame component (5) a connection being made between one adsorber bed (2) and one desorption stream line or adsorber stream line respectively.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide



(51) Int. Cl.5:

19 BUNDESREPUBLIK

DEUTSCHLAND

[®] Offenlegungsschrift[®] DE 43 14 225 A 1



B 01 D 53/06// B01J 20/28,20/20,
C01B 31/08,B01J
20/34



DEUTSCHES PATENTAMT

21) Aktenzeichen:

P 43 14 225.7

2 Anmeldetag:

30. 4.93

Offenlegungstag:

3.11.94

(1) Anmelder:

Dornier GmbH, 88048 Friedrichshafen, DE

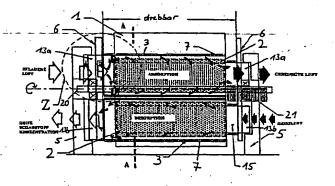
2 Erfinder:

Stoepler, Rainer, Dipl.-Ing. (FH), 7997 Immenstaad, DE; Preiß, Helmut, Dipl.-Ing., 7775 Bermatingen, DE; Knorr, Wolfram, Dipl.-Ing., 7759 Hagnau, DE; Funke, Helmut, Dipl.-Ing. (FH), 7778 Markdorf, DE; Kreis, Andreas, Dipl.-Ing. (FH), 8992 Tettnang, DE; Schauer, Lutz, Dipl.-Ing., 7990 Friedrichshafen, DE

Prüfungsantrag gem. § 44 PatG ist gestellt

- (54) Vorrichtung zur regenerativen Gasreinigung
- Die Erfindung betrifft eine Vorrichtung zur regenerativen Gasreinigung mit mindestens zwei Adsorberbetten (2), an denen die Schadstoffe des zu reinigenden Gasstroms (Adsorberstroms) aufgenommen werden, und aus dem die Schadstoffe durch einen Desorptionsstrom regeneriert werden. Die Vorrichtung umfaßt
 - eine Adsorbertrommel (1); die die Adsorberbetten (2) enthält:
 - ein Rahmenbauteil (5), an dem die Adsorbertrommel (1) drehbar gelagert ist, und an dem mindestens eine Adsorberstromleitung und mindestens eine Desorptionsstromleitung angeschlossen sind;

wobei bei mehreren Drehwinkelstellungen der Absorbertrommel (1) relativ zum Rahmenbauteil (5) eine Verbindung zwischen jeweils einem Adsorberbett (2) und einer Desorptlonsstrom- oder Adsorberstromleitung hergestellt wird.



Beschreibung

Die Erfindung betrifft eine Vorrichtung zur regenerativen Gasreinigung nach dem Oberbegriff den Anspruch 1. Es handelt sich um ein Gerät aus der Klimatechnik, z.B. für den Einsatz in personenbesetzten Räumen und für die Lagerraumklimatisierung.

Derzeit werden in der Klimatechnik Luftschadstoffkonzentrationen durch Luftaustausch oder durch nicht regenerierbare Filter reduziert. Dies hat den Nachteil, 10 daß die zugeführte Luftmengen zusätzlich erwärmt oder abgekühlt werden müssen. Ferner sind Einwegfilter oft nicht wirtschaftlich wiederaufarbeitbar, so daß ein erhöhter Müllanfall zu bewältigen ist. Bei mobilen Systemen wirkt sich dies in erhöhter Masse beziehungs- 15 weise in reduzierter Nutzungsdauer aus.

Aufgabe der Erfindung ist es, eine Vorrichtung zur regenerativen Gasreinigung zu schaffen, die bei möglichst geringem Gewicht mit hoher Zuverlässigkeit ar-

Diese Aufgabe wird durch die Vorrichtung nach Anspruch 1 gelöst. Vorteilhafte Ausbildungen der Erfindung sind Gegenstand weiterer Ansprüche.

Erfindungsgemäß umfaßt die Vorrichtung mehrere Adsorberbetten, die auf einem gemeinsamen Träger an- 25 geordnet sind. Der Träger einschließlich der Adsorberbetten wird im folgenden als Adsorbertrommel bezeichnet. Die Anzahl der Adsorberbetten ist frei wählbar, sie beträgt mindestens zwei. Der zu reinigende Gasstrom (z. B. Luft- oder Sauerstoffatmosphäre), im folgenden 30 auch Adsorberstrom genannt, durchströmt die Adsorberbetten, wobei die Schadstoffe, z. B. CO2 an den Adsorbermaterialien der Adsorberbetten gebunden werden. Die Schadstoffkonzentration wird in Abhängigkeit von der Einlaßkonzentration, Temperatur, Adsorber- 35 materialien und dem Massenstrom reduziert. Durch einen Desorptionsstrom können die schadstoffbeladenen Adsorbermaterialien nach der Adsorption wieder regeneriert werden. Die Adsorbertrommel ist drehbar gedem mehrere Anschlüsse für Adsorberstromleitung und Desorptionsstromleitungen angebracht sind. Wesentlich ist, daß jede der Leitungen eine feste Belegung aufweist für entweder einen Absorptions- oder einen De-

Bei bestimmten Drehwinkeln der Trommel ist jeweils ein Adsorberbett mit einer Adsorptionsstromleitung oder Desorptionsstromleitung verbunden, so daß in den einzelnen Adsorberbetten der Adsorptions- oder Desorptionsbetrieb durchgeführt werden kann, je nachdem mit welcher Art von Leitung das betreffende Adsorberbett verbunden ist. Durch Drehen der Adsorbertrommel wird die Zuordnung der einzelnen Adsorberbetten zu den Leitungen geändert, so daß allein durch Drehen vom Adsorber- in den Desorptionsbetrieb oder 55 umgekehrt geschaltet werden kann.

Die Adsorberbetten liegen bevorzugt in Form von zylindrischen Schüttgutbetten oder mit Adsorbermaterial dotierten zylindrischen Trägerelementen vor.

Die Vorrichtung eignet sich speziell für den diskreten 60 Adsorptions- und Desorptionsbetrieb. Dies wird in einem speziellen Ausführung der Vorrichtung beispielhaft erläutert:

Die Vorrichtung weist beispielsweise eine Adsorbertrommel mit drei Adsorberzylindern auf. An dem Rahmenbauteil sind zwei Adsorberstromleitungen und einer Desorptionsstromleitung angeschlossen. Die Anschlüsse wie auch die Einlässe der Adsorberbetten liegen auf einem Kreis, wobei der Winkelabstand untereinander jeweils von 120° beträgt.

Zum Startzeitpunkt sei das erste Adsorberbett, das mit einer Adsorptionsleitung verbunden ist, völlig frei von Schadstoffen. Das zweite Bett, das mit der zweiten Adsorptionsleitung verbunden ist, sei zu 50% beladen. Das dritte Bett, das mit der Desorptionsleitung verbunden ist, sei vollständig beladen. Bei dem nun folgenden Adsorptions/Desorptionszyklus wird das erste Bett zu 50% beladen, das zweite Bett wird zu 100% beladen und das dritte Bett vollständig entladen.

Durch Verdrehen der Trommel um 120° wird das erste Bett mit der zweiten Adsorptionsleitung verbunden und in dem folgenden Adsorberprozeß zu 100% beladen. Das zweite Bett ist durch die Drehung nun mit der Desorptionsleitung verbunden, so daß es am Ende des nun beginnenden Desorptionsprozesses vollständig entladen sein wird. Das dritte Bett ist nun mit der ersten Adsorptionsleitung verbunden, so daß es am Ende des folgenden Adsorptionsprozesses zu 50% beladen sein wird. Für den folgenden Zyklus wird die Trommel entsprechend weitergedreht.

Bei einer anderen Ausführung mit 5 Adsorptionszylindern sowie 4 Adsorptionsstromleitungen und einer Desorptionsstromleitung läuft der Bettwechsel in 25%-Schritten bis zur maximalen Beladung ab.

Durch die Auswahl der Anzahl der Zylinder läßt sich spezifisch für jedes Adsorbenz ein optimaler Trommelaufbau im Hinblick auf Masse, Volumen und Energiebedarf wählen.

Der Adsorptions/Desorptionsvorgang kann entweder in Abhängigkeit von der Zeit oder der Adsorberbett-Außlaßkonzentration beendet werden.

An den Anschlüssen für die Leitungen sind Dichtscheiben angebracht, die die Trommel während den Adsorptions- bzw. Desorptionszyklen abdichten. Beim Drehen der Trommel werden die Dichtscheiben durch einen an der Trommel befestigten Keil abgehoben.

Es werden regenerative Adsorbermaterialien zur Bingenüber einem Rahmenbauteil, z.B. einem Gehäuse, an 40 dung von Schadstoffen wie z.B. CO2 in Gasatmosphären verwendet. Für die CO2-Bindung sowie zur Luftentfeuchtung eignet sich insbesondere ein Festamin.

Die Adsorbenzien in den Adsorberbetten können in Form von Schüttgut vorliegen. Sie können aber auch 45 – auf einem stabilen Träger fixiert werden.

Die Desorption kann unter Einsatz von Heißluft, Wasserdampf sowie durch Erzeugung von Vakuum erfolgen. Auch die Kombination dieser Verfahren ist möglich. Die Desorption kann im Gegen- oder Gleichstrom erfolgen. Die Desorptionsmethode wird in Abhängigkeit von Adsorbens und der jeweiligen Anwendung ge-

Bei gewünschter Aufkonzentration für beispielsweise eine nachfolgende Weiterverarbeitung des Adsorbats ist der diskontinuierliche Betrieb der Vorrichtung besonders vorteilhaft. Bei Desorption mit Heißluft und Auswahl eines entsprechenden Adsorbers kann mit der Vorrichtung eine zusätzliche Luftentfeuchtung erreicht werden.

Durch die erfindungsgemäße Maßnahme, separate Leitungen für den Adsorptions- und Desorptionsströme zu verwenden, kommt die erfindungsgemäße Vorrichtung im Gegensatz zu herkömmlichen Mehrbettverfahren ohne Ventile aus. Bei den bekannten Vorrichtungen mit z.B. drei Adsorberbetten werden mindestens 12 Ventile, bei Raumfahrtredundanzkonzepten können dies bis zu 36 Ventile sein, benötigt. Dadurch vermindert sich die bauliche Komplexität und die Vorrichtung ist

wendiger störanfällig. Außerdem sind die Herstellko-

sten geringer.

Die erfindungsgemäße Vorrichtung kann in Leichtund Kompaktbauweise ausgeführt werden und eignet sich somit sowohl für den stationären wie auch den mobilen Einsatz. Durch die Gewichtseinsparung wird beim Einsatz in Fahrzeugen eine direkte Energieeinsparung erzielt. Die Vorrichtung ist z. B. geeignet für den Einsatz in Raumfahrzeugen, Flugzeugen, Autos, U-Bahnen, vollklimatisierten Räumen und Schutzräumen. Auch sind 10 konditionierte Lagerräume mit der Vorrichtung klimatisierbar, z. B. Obstlager, Lebensmittelcontainer, Schiffsfrachträume, Tiertransporter.

Die Erfindung wird anhand von Figuren näher erläu-

tert. Es zeigen:

Fig. 1 und 2 jeweils einen Schnitt durch eine erfindungsgemäße Vorrichtung;

Fig. 3 eine Einzelheit aus Fig. 2 in vergrößertem Maßstab.

Fig. 1 zeigt einen Schnitt durch eine Ausbildung der erfindungsgemäßen Vorrichtung. Von einem Geräteträger 5 ist die Adsorbertrommel 1 mit beispielsweise drei Adsorberbetten 2 aufgenommen (von den drei vorhandenen Adsorberbetten sind in dieser Schnittzeichnung 25 zur Auslaßkonzentrationsmessung angebracht. Diese nur zwei dargestellt). Die Adsorberbetten, die aus einem Adsorbermaterial bestehen, sind hier röhrenförmig ausgebildet. Jedes Adsorberbett 2 ist von einem Gasleitrohr 3 umgeben. Die Adsorbertrommel 1 ist drehbar auf einer Welle 20 gelagert. Die Welle 20 verläuft paral- 30 teilhaft ist an der Trommel 1 eine zylindrische Wandung lel zur Hauptachse der Adsorberröhren 2. Die Trommel 1 kann durch einen Antriebsmotor 21 mit Steuereinheit gedreht werden. Für den Notbetrieb kann sie aber auch von Hand gedreht werden. An dem Kerngehäuse 5 sind Anschlußflansche 13a, 13b für die Adsorptionsstrom- 35 und Desorptionsstromleitungen vorhanden. Die oberen, auf verschiedenen Seiten des oberen Adsorptionszylinders 2 sich gegenüberliegenden Anschlüsse 13a dienen als Ein- und Auslaßöffnungen für den Adsorptionsstrom, die unteren Anschlüsse 13b dienen als Ein- und 40 nem darauf angeordneten Lochblech gebildet (hier Auslaßöffnungen für den Desorptionsstrom.

In der hier gezeigten Situation ist die Adsorbertrommel 1 gerade so gedreht, daß die Einlässe für die Adsorberbetten 2 gegenüber den Anschlüssen für die Adsor- -13b zu liegen kommen. Entsprechend findet in der oberen Adsorberröhre die Adsorption statt. Die kontaminierte Luft aus dem zu klimatisierenden Raum strömt durch die linke Öffnung 13a in den Ringspalt zwischen Gasleitrohr 3 und Adsorberröhre 2 und tritt durch die 50 Wand der Adsorberröhre 2 hindurch in das Innere der Röhre 2. Dabei werden die Schadstoffe an den Adsorbermaterial der Adsorberröhre 2 gebunden. Die gereinigte Luft verläßt anschließend über die rechte Öffnung 13a die Vorrichtung. Der Strömungsverlauf ist durch 55 stellt). Pfeile angedeutet.

In der unteren Adsorberröhre findet die Regeneration des Adsorbermaterials statt. Der Desorptionsstrom, hier Heißluft, strömt durch die rechte Öffnung 13b in den Innenraum der Adsorberröhre, durchdringt 60 die Röhrenwand und strömt im Zwischenraum zwischen Gasleitrohr 3 und Außenwand der Adsorberröhre 2. Der Luftstrom zusammen mit den freigesetzten Schadstoffen verläßt die Vorrichtung über die linke Öffnung 13b. Der Ausgangsstrom kann in eine entsprechende 65 die Trommel. Weiterverarbeitungsanlage oder an die Umgebung geleitet werden. Gleichzeitig zur Einleitung des Heißgas kann der Druck am Adsorberbett abgesenkt werden.

Die Druck- und Temperaturdifferenzen lassen die Schadstoffe wieder frei werden.

Die Gasleitrohre 3 sind mit einer thermischen Isolierung 7 versehen, um die Wärmeverluste bei der Desorption klein zu halten. Bei dem beschriebenen Verfahren verlaufen Desorptionsstrom und Adsorptionsstrom in Gegenrichtung (Gegenstromverfahren). Möglich ist aber auch, daß beide Ströme in die gleiche Richtung fließen (Gleichstromverfahren).

Zum Beenden des Adsorptions- bzw. Desorptionszyklus wird die Trommel gedreht, in dem vorliegenden Fall mit drei Adsorberbetten um genau 120°. Durch die Drehung wird die Zuordnung der einzelnen Betten zu den Strömen geändert. Dichtscheiben 6, die zwischen Gehäuse 5 und Adsorbertrommel 1 vorhanden sind, werden beim Drehen durch einen Steuerkeil 8 (Fig. 3), der sich an der Trommelseitenscheibe befindet, gehoben.

Der zum Weiterdrehen der Trommel verwendete Elektromotor 21 kann zeitgesteuert oder in Abhängigkeit von der Adsorberbettauslaßkonzentration geregelt aktiviert werden. Der gesamte Ablauf kann geregelt oder gesteuert werden.

Bei Bedarf sind in den Anschlußflanschen Sensoren 15

können bei der Zeitsteuerung wegfallen.

Fig. 2 zeigt einen Schnitt entlang AA in Fig. 1. Dies entspricht einem Schnitt durch die Adsorbertrommel 1 mit den drei darin angeordneten Absorberbetten 2. Vor-10 vorhanden, die die Adsorberbetten 2 umschließt. Die Wandung 10 schützt die Adsorberbetten gegen äußere mechanische Einwirkungen und trägt zur mechanischen Stabilität der Trommel bei. Die Absorberbetten 2 sind jeweils von einem Gasleitrohr 3 sowie einer thermischen Isolationsschicht 7 umgeben. Das Adsorbermaterial liegt in dieser Ausführung als Schüttgut vor. Die Innen- und Außenwände der dargestellten Adsorberröhre werden deshalb von einem feinen Sieb sowie einicht dargestellt). Dadurch ist zwar eine Durchströmen des Materials möglich, jedoch wird ein Austreten des Materials verhindert.

Es können unterschiedliche Sehüttungen oder anderberstromleitungen 13a bzw. Desorptionsstromleitungen 45 weitig gebundene Adsorbermaterialien verwendet wer-

> Die Adsorberbetten 2 besitzen einen ringförmigen Querschnitt. Ihre Mittelpunkte liegen auf einem Kreis. Der Winkel zwischen zwei Strahlen, ausgehend von der Zentralachse der Absorbertrommel durch die Mittelpunkte benachbarter Absorberbetten beträgt 120°. Dieser Aufbau findet seine Entsprechung in der Anordnung der Anschlüsse für die Adsorptionsstrom- und Desorptionsstromleitung am Geräteträger 5 (hier nicht darge-

> Fig. 3 zeigt die Einzelheit Z aus Fig. 1 in vergrößertem Maßstab, mit der die Dichtscheibensteuerung beim Drehen der Adsorbertrommel näher erläutert wird. Zum Drehen der Zylinder 2 werden die Dichtscheiben 6 durch einen Steuerkeil 8 auf der Trommelseitenscheibe 11 abgehoben und die Trommel 1 entsprechend (bei 3 Zylindern um 120°) weitergedreht. Danach gibt eine Kulisse 9 den Steuerkeil wieder frei und die Feder 7 drückt die Auslaß- bzw. Einlaßdichtscheiben wieder auf

Patentansprüche

1. Vorrichtung zur regenerativen Gasreinigung mit mindestens zwei Adsorberbetten (2), an denen die Schadstoffe des zu reinigenden Gasstroms (Adsorberstroms) aufgenommen werden, und aus dem die Schadstoffe durch einen Desorptionsstrom regeneriert werden, gekennzeichnet durch

- eine Adsorbertrommel (1), die die Adsorberbetten (2) enthält;

ein Rahmenbauteil (5), an dem die Adsorbertrommel (1) drehbar gelagert ist, und an dem mindestens eine Adsorberstromleitung und mindestens eine Desorptionsstromleitung angeschlossen sind;

- wobei bei mehreren Drehwinkelstellungen der Absorbertrommel (1) relativ zum Rahmenbauteil (5) eine Verbindung zwischen jeweils einem Adsorberbett (2) und einer Desorptionsstrom- oder Adsorberstromleitung herge- 20 stellt wird

2. Vorrichtung nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß zur Abdichtung der Adsorberstromund Desorptionsstromleitungen Dichtscheiben (6) zwischen Rahmenbauteil (5) und Adsorbertrommel 25 (2) angeordnet sind, die beim Drehen der Adsorbertrommel (1) durch einen sich auf der Adsorbertrommel (1) befindlichen Keil (8) abgehoben wer-

3. Vorrichtung nach einem der vorangehenden An- 30 sprüche, dadurch gekennzeichnet, daß drei Absorberbetten (2) sowie zwei Adsorberstromleitungen und eine Desorptionsstromleitung vorhanden sind. 4. Vorrichtung nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß die Adsor- 35 berbetten (2) röhrenförmig ausgebildet sind.

5. Vorrichtung nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß das Adsorbermaterial der Adsorberbetten in Form von Schüttgut vorliegt.

6. Vorrichtung nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß das Adsorbermaterial des Adsorberbetts auf einem Träger aufgebracht ist.

7. Vorrichtung nach einem der vorangehenden An- 45 sprüche, dadurch gekennzeichnet, daß das Adsorbermaterial des Adsorberbetts ein Festamin oder Aktivkohle oder ein Molekularsieb ist.

8. Vorrichtung nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß die Adsor- 50 berbetten (2) gegeneinander thermisch isoliert sind. 9. Vorrichtung nach einem der vorhergehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß die Adsorbertrommel (1) durch einen Elektromotor (21) angetrieben ist.

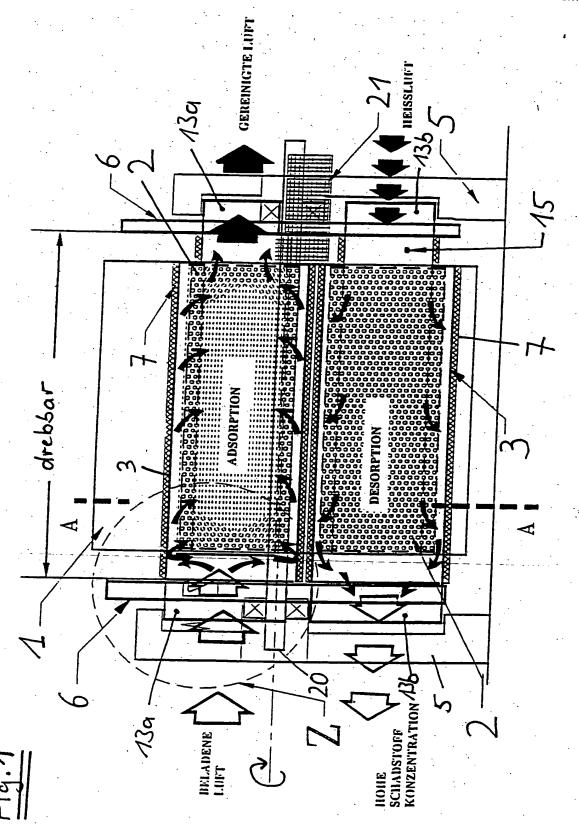
10. Vorrichtung nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, das die Desorption mit Heißluft, Heißdampf, Vakuum oder Kombinationen hiervon erfolgt.

11. Vorrichtung nach einem der vorangehenden 60 Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, daß die Desorption im Gegenstrombetrieb oder Gleichstrombetrieb erfolgt.

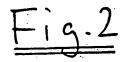
- Leerseite -

Nummer: Int. Cl.⁵: Offenlegungstag:

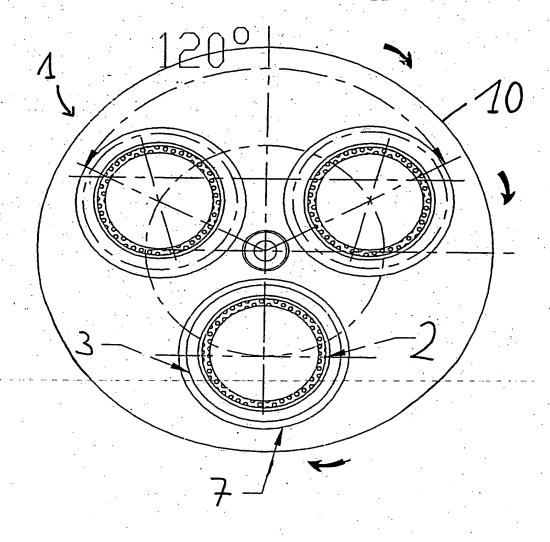
DE 43 14 225 A1 B 01 D 53/06 3. November 1994



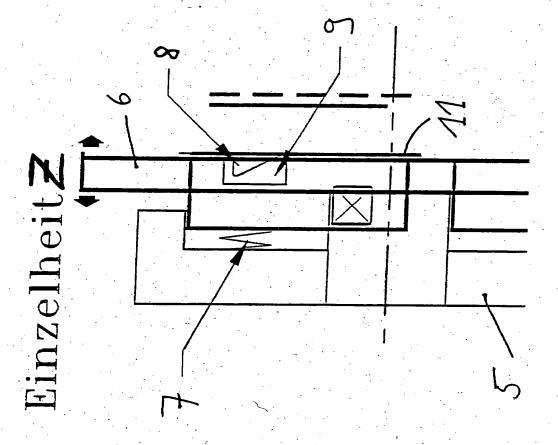
Nummer: Int. Cl.⁵; Offenlegungstag: DE 43 14 225 A1 B 01 D 53/06 3. November 1994



SCHNITT A - A



Nummer: Int. Cl.⁵: Offenlegungstag: DE 43 14 225 A1 B 01 D 53/06 3. November 1994



F.9.3